FUEL CELL STACK

Publication number: JP5190187

Publication date: 1993-07-30

Inventor: FURANKU SHII SHIYORA; REONAADO JII

MARIANOUSUKI; RANDEİİ JIEI PETORI; MAAKU JII ROUSON

Applicant: INST GAS TECHNOLOGY

Classification:

- international: H01M8/02; H01M8/06; H01M8/24; H01M8/14;

H01M8/02; H01M8/06; H01M8/24; H01M8/14; (IPC1-7):

H01M8/02; H01M8/24

- European: H01M8/06B2B; H01M8/24B2M

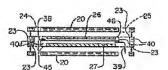
Application number: JP19910100135 19910501 Priority number(s): US19900517227 19900501 Also published as:

EP0459940 (A1) EP0459940 (B1) CA2040344 (C)

Report a data error here

Abstract of JP5190187

PURPOSE: To provide a fuel cell stack in which a complete interior manifolding is constituted. CONSTITUTION: A cathode 27 is installed as a gap from a separator plate 40 and composes a cathode chamber communicated with an oxidant manifold hole 25 and illustrated as an arrow 39 An electrolyte 20 and a separator plate 40 are extended to the outer rim of a cell and compose a peripheral wet seal part 23 forming a peripheral wet seal between the electrolyte and the separator plate to seal fluid. A fuel manifold wet seal part 45 and an oxidant wet seal part 46 compose a manifold sealing by the electrolyte/separator plate wet seal and the fluid is preferably guided to an anode or cathode chamber on the opposite side to the separator plate 40.



Data supplied from the esp@cenet database - Worldwide

(19)日本国特許庁 (JP)

(12) 公開特許公報(A)

(11)特許出願公開番号

特開平5-190187

(43)公開日 平成5年(1993)7月30日

(51) Int.Cl.5		識別記号	庁内整理番号	FI	技術表示箇所
H 0 1 M	8/02	R	9062-4K		
		E	9062-4K		
	8/24	R	9062-4K		

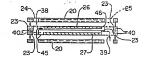
			審査請求 有 請求項の数20(全 15 頁)
(21)出願番号	特顯平3-100135	(71)出願人	591002016
			インスティチュート・オブ・ガス・テクノ
(22)出顧日	平成3年(1991)5月1日		ロジー
			INSTITUTE OF GAS TE
(31)優先権主張番号	517227		CHNOLOGY
(32)優先日	1990年5月1日		アメリカ合衆国イリノイ州60616, シカゴ,
(33)優先権主張国	米国 (US)		サウス・ステート・ストリート 3424
		(72)発明者	フランク・シー・ショラ
			アメリカ合衆国イリノイ州60067、プラテ
			ィン、オールド・プラム・グローブ・ロー
			ド 5500
		(74)代理人	弁理士 湯浅 恭三 (外5名)
			最終頁に続く

(54) 【発明の名称】 燃料セルスタック

(57)【要約】 (修正有)

【目的】 完全内部マニホルディングを形成する燃料セ ルスタックを提供するものである。

【構成】 カソード27がセパレータープレート40か ら間隔を置かれて、オキシダントマニホルド孔25と連 通する、矢印39によって指示されるカソード室を形成 する。電解質20とセパレータープレート40はセルの 外縁まで延在し、流体を封じ込めるための電解質とセパ レータープレートとの間の周辺ウェットシールを形成す る周辺ウェットシール部分23を形成する。燃料マニホ ルドウェットシール部分45とオキシダントウェットシ ール部分46は電解質/セパレータープレートウェット シールによってマニホルドシーリングを形成し、セパレ ータープレート40の反対側のアノードまたはカソード 室に流体を好ましく案内する。



【特許請求の範囲】

【請求取1】 名燃料セル単位がアノードとカソード: 前配アノードの1面に接触する電解質と前記カソードの アノードに対向する面に接触する電解質: 及び施配セル 単位を前記のアノードとカソードとの間で分離するセパ レーターブレートにして、その1面と前記アノードとの 間には、燃料ガス供給口と排出口とた気体連直している アノード室を、その反対面と前記カソードとの間になる オキタソントガス幹和とは排出した足気体連直している カソード室をそれぞれ形成する酸セパレーターブレート:を含んでなる複数の燃料セル単位からなるほぼ直方 体の燃料セルタタッケであって、

7

前記電解質と前記セパレータープレートとは前記燃料セ ルスタックの端まで延在し;前配セパレータープレート は、それらセパレータープレートの各面上の前記電解質 と接触するようにそれらセパレータープレートの周辺を 完全に囲って延在してセル操作条件下でセパレータープ レート/電解質ウエットシールを形成する平たい周辺ウ エットシール構造を有し;前記電解質と前記セパレータ ープレートはそれぞれ複数の整列された穿孔を有し;前 20 記セパレータープレート中の穿孔は、それらセパレータ ープレートの各面上の前記電解賞と接触、延在してセル 操作条件下でセパレータープレート/電解費ウェットシ ールを形成する平たいマニホルドウェットシール構造に よって囲まれ、それによって前記セルスタックを通って 延在する複数のガスマニホルドを形成し: 前記延在マニ ホルドウェットシール構造を適り、前記マニホルドの1 セットと前記セパレータープレートの1面上の前記アノ ード室との間で燃料ガスの連通を可能とする複数の管 路、及び前記延在マニホルドウェットシール構造を選 30 り、前記マニホルドの第2セットと前記セパレータープ レートの他の面上の前記カソード室との間でオキシダン トガスの連通を可能とする複数の管路を備え、それらに よって前記燃料セルスタックの中で燃料ガスとオキシダ ントガスとを各単位燃料セルへ及び各単位燃料セルから 完全に内部マニホルディングし; 前記燃料セルスタック にはその軸に沿って複数のリホーミング室が散在されて おり;前記リホーミング室は各々、一つは前記アノード 室の一つに面する前記セパレータープレートの前記1面 の形状を、第2は前記カソード室の一つに面する前記セ 40 パレータープレートの前記他の面の形状をそれぞれ有す る2個のセパレーター/リホーマープレートによって形 成されており:前記の2個のセパレーター/リホーマー プレートはそれらの縁部で密封接合されて1つのリホー マー室を取り囲み;そして前記延在マニホルドウェット シール構造を通り、反応ガスとスチームの前記マニホル ドの第3セットから前記リホーマー室までの連通を可能 とする複数の管路、及び前記延在マニホルドウェットシ 一ル構造を通り、富化水素生成物ガスの燃料ガス供給マ

らによって前記燃料セルスタック中で反応ガスとスチー ムを削配各リホーマー単位へ及び生成物ガスを前配各リ ホーマー単位から完全に内部マニホルディングする;こ とを特徴とする前記燃料セルスタック。

【請求項2】 端部プレートがそれらの内面上に前記セ パレータープレートと同じ韓郭を有し、前配燃料セルス タックの各端部上に半セルを形成している請求項1配載 の燃料セルスタック。

オキシダントガス供給ロとは期日ロと区気体運通している カソード富をそれぞれ形成する酸セパレータープレー 10 一/リホーマープレートとがプレス成形を属プレートで ト:を含んでなる複数の燃料セル単位からなるほぼ直方 ある前束項2定域の燃料セルスタック。

> 【請求項4】 前記プレートの1面上の前記平たい場辺 ウェットシール構造が前記プレートのプレス核形造形体 (prossed shaping) を含んで前記プレートの1面上では前設定任所辺ウェットシールを形成 し、前記プレートの他の面上では記プレートの前記他 の面に固定された、前記延在所辺ウェットシールを形成 するプレス成形シート金風造形体(shape)を含む 請求取る記機の影性セルスタック。

(請求項5) 前部プレートの1面上の前配延在マニホルドウェットシール構造が創起プレートのフレス表売造 水体を含んで前記プレートの1面上では前起延在マニホルドウェットシールを形成し、前記プレートの他の面上では前記プレートの前配をの面に関定された。前記延在では前記プレートの海配をの面に関定された。前記延在を成功がよったがウェットシールを形成するプレス流形シート全域起形体を含む前束項4定数の燃料セルスタック。

【請求項6】 前記延在マニホルドウェットシール構造 を通る前記管路が被形金属によって形成されている請求 項5記載の燃料セルスタック。

30 【請求項7】 前配延在マニホルドウェットシール構造 を通る前配管路がシート金属構造を通る孔である請求項 5記載の燃料セルスタック。

【請求項8】 前配セパレータープレートとセパレータ 一/リホーマープレートとがプレス成形金属プレートで ある請求項1記載の燃料セルスタック。 【請求項9】 前記セパレータープレートとセパレータ

ー/リホーマーブレートとの1 国上の前年学たい現式ウ エットシール構造が前後だけ、シーラープレートとせてレ ター/リホーマーブレートのプレス成形造形体を含ん 6 で前花セパレーターブレートとセパレーター/リホーマ ーブレートとの前名1 国上に新歴を任何型ウェットシー ルき形成し、前着セパレーターブレートとセパレーター /リホーマーブレートの他の派上では前記セパレーター ブレートとせバレーター/リホーマーブレートの前記地 の面に限定された。前記を任別フウェットシールを形成 するプレス成シートを必然形像を含む意求見 13歳の

とする複数の客路、及び師部延在マニホルドウェットシ 一ル構造を通り、富化木素生成物ガスの燃料ガス映結マ ニホルドへの運通を可能とする複数の路管を瘤え、それ 50 ルドウェットシール構造が前むセパレータープレートと

燃料セルスタック。

(3)

セパレーター/リホーマープレートのプレス成形造形体 を含んで前記セパレータープレートとセパレーター/リ ホーマープレートとの前記1面上に前記延在マニホルド ウェットシールを形成し、前記セパレータープレートと セパレーター/リホーマープレートの他の面上では前記 セパレータープレートとセパレーター/リホーマープレ ートの他の面に固定された、前紀延在マニホルドウェッ トシールを形成するプレス成形シート金属造形体を含む 請求項1記載の燃料セルスタック。

【請求項11】 前記延在マニホルドウェットシール構 10 造を通る前記管路が波形金属によって形成される請求項 1記載の燃料セルスタック。

【請求項12】 前記延在マニホルドウェットシール構 造を通る前記管路がシート金属構造を通る孔である請求 項1記載の燃料セルスタック。

【請求項13】 前記リホーマー室が約5~約10個の 隣接燃料セル単位の群の間に散在する請求項1記載の燃 料セルスタック。

【請求項14】 前記電解管がアルカリ金属炭酸塩から なる請求項1記載の燃料セルスタック。

【請求項15】 前記セパレータープレートとセパレー ター/リホーマープレートとの1面上の前記平たい周辺 ウェットシール構造が前記セパレータープレートとセパ レーター/リホーマープレートのプレス成形造形体を含 んで前記セパレータープレートとセパレーターノリホー マープレートとの前記1面上に前記延在周辺ウェットシ ールを形成し、前記セパレータープレートとセパレータ -/リホーマープレートの他の面上では前記セパレータ ープレートとセパレーター/リホーマープレートの前記 他の面に固定された、前配前配延在層辺ウェットシール 30 を形成するプレス成形シート金属造形体を含む請求項1 4記載の燃料セルスタック。

【請求項16】 前記セパレータープレートとセパレー ター/リホーマープレートとの1面上の前記延在マニホ ルドウェットシール構造が前記セパレータープレートと セパレーター/リホーマープレートのプレス成形造形体 を含んで前記セパレータープレートとセパレーター/リ ホーマープレートとの前記1面上に前記延在マニホルド ウェットシールを形成し、前記セパレータープレートと セパレーター/リホーマープレートの他の面上では前記 40 セパレータープレートとセパレーター/リホーマープレ 一トの他の面に固定された、前配前配延在マニホルドウ エットシールを形成するプレス成形シート金属造形体を 含む請求項15記載の燃料セルスタック。

【請求項17】 ほぼ直方体の燃料セルスタックであっ τ.

各燃料セル単位が、アノードとカソード:前記アノード の1面に接触する電解管と前記カソードのアノードに対 向する面に接触する電解質; 及び前記セル単位を前記の

一トにして、その1面と前記アノードとの間には、燃料 ガス供給口と排出口とに気体準而しているアノード室 を、その反対面と前記カソードとの間には、オキシダン トガス供給口と排出口とに気体連通しているカソード窓 をそれぞれ形成する該セパレータープレートを含んでな り、そして前記燃料ガス供給口と排出口とは前記燃料セ ルスタック内で完全に内部マニホルド化されている複数 の燃料セル単位;各リホーミング室が、一つは前記アノ ード室の一つに面する前記セパレータープレートの前記 1 面の形状を、第2は前記カソード室の一つに面する前 記セパレータープレートの前記他の面の形状をそれぞれ 有する2個のヤバレーター/リホーマーブレートによっ て形成されており、前配の2個のセパレーター/リホー マープレートはそれらの縁部で密封接合されて1つのリ ホーマー室を取り囲んでいる、前記燃料セルスタックの 軸に沿った複数のリホーミング室:並びに延在マニホル ドウェットシール構造を通り、反応ガスとスチームの内 部反応体ガスマニホルドから前記リホーマー室までの連 頭を可能とする複数の管路、及び延在マニホルドウェッ 20 トシール構造を通り、富化水素生成物ガスの内部燃料ガ ス供給マニホルドへの連通を可能とする複数の管路であ って、それらによって前配燃料セルスタック中で反応体 ガスとスチームを前記各リホーマー単位へ及び生成物ガ スを前記各リホーマー単位から完全に内部マニホルディ ングする該管路;を含んでなる前記燃料セルスタック。 【請求項18】 前記リホーマー室が約5~約10個の 隣接燃料セル単位の群の間に散在する請求項17記載の 燃料セルスタック。

【請求項19】 各燃料セル単位が、アノードとカソー ド:前記アノードの1面に接触する無解質と前記カソー ドのアノードに対向する面に接触する電解質:及び前記 セル単位を前記のアノードとカソードとの間で分離する セパレータープレートにして、その1面と前記アノード との間にはアノード室を形成し、その反対面と前記カソ ードとの間にはカソード室を形成する該セパレータープ レートを含んでなる複数の燃料セル単位からなるほぼ直 方体の燃料セルスタックでの発電方法であって、次の: 燃料ガスとオキシダントガスを、前記燃料セルスタック 中の各燃料セル単位へ及び各燃料セル単位から、複数の 完全内部マニホルド管路を通って通過させる工程:ここ で前記内部マニホルド管路はそれぞれ複数の整列された 穿孔を有する前記電解質と前記セパレータープレートと によって形成され;前記の各穿孔は、それらセパレータ ープレートの各面上の前記電解質と接触、延在してセル 操作条件下でセパレータープレート/電解質ウェットシ ールを形成する平たいマニホルドウェットシール構造に よって囲まれ、それによって前記セルスタックを涌って 延在する複数のガスマニホルドを形成しており;前配延 在マニホルドウェットシール構造を通り、前記マニホル アノードとカソードとの間で分離するセパレータープレ 50 ドの1セットと前記セパレータープレートの1面トの前

記アノード室との間で燃料ガスの連通を可能とする複数 の管路、及び前記延在マニホルドウェットシール構造を 通り、前記マニホルドの他方のセットと前記セパレータ ープレートの他方の面上の前記カソード室との間でオキ シダントガスの連通を可能にする複数の管路を備え、そ れらによって前記燃料セルスタックの中で燃料ガスとオ キシダントガスとを各単位燃料セルへ及び各単位燃料セ ルから完全に内部マニホルディングしている:並びに炭 化水素反応体ガスを前記燃料セルスタックの複数のリホ ーミング室に通す工程:ここでリホーミング室は各々、 一つは前配アノード室の一つに面する前配セパレーター プレートの前記1面の形状を、第2は前記カリード窓の 一つに面する前記セパレータープレートの前記他方の面 の形状をそれぞれ有する2個のセパレーター/リホーマ ープレートによって形成されており、前記2個のセパレ ーター/リホーマープレートはそれらの縁部で密封接合 されてリホーマー室を囲み、前記延在マニホルドウェッ トシール構造を通る管路が反応ガスとスチームの前記マ ニホルドの第3セットから前記リホーマー室までの連通 に通して富化水素生成物ガスを形成する工程;及び前記 富化水素生成物ガスを前配延在マニホルドウェットシー ル構造を通る管路に通す工程:ここで前記管路は富化水 素生成物ガスの燃料ガス供給マニホルドへの連通を可能 となし、それによって前記燃料セルスタック中で反応ガ スとスチームを前記各リホーマー単位へ及び生成物ガス を前記各リホーマー単位から完全に内部マニホルディン グする:各工程を含む方法。

【請求項20】 前記電解管がアルカリ金属炭粉塩であ る請求項19記載の方法。

【発明の詳細な説明】

【0001】本発明は内部マニホルド形成 (manih olded) 及び内部リホーミング実施 (reform 1 ng) 燃料セルスタック「すなわち、燃料循池精重ね 体 (fuel cell stack)] に関し、特に 電解質と金属セパレータープレートとのみの間の長期間 安定なウェットシールによって完全内部マニホルド形成 セルスタックをシールし、アノード室から分離したりホ ーミング室を形成する方法及びプロセスに関する。

[0002] 一般に燃料セル発電装置 (electri 40 cal output unit) は不活性なまたは二 極性の電子伝導性鉄金属セパレータープレートによって 分離された個々のセルの多重スタックから成る。個々の セルは一緒にサンドイッチ形状化され、単一スタック単 位に固定されて、目的の燃料セルエネルギー出力を達成 する。各個々のセルは一般にアノードとカソード電極、 共通の電解質タイル (electrolyte til e)、及び燃料とオキシダントガス供給源を含む。燃料 とオキシダントガスの両方はマニホルドを通って、セバ

ぞれの反応室 (reactant chamber) に 導入される。燃料とオキシダントガスの分離を維持し、 ガス漏出を阻止する及び/または最小にするための電解 質と他のセル要素との間の接触面積はウェットシールと して公知である。早期の燃料セル故障の原因となる主な 要因はウェットシール部分の腐食と疲労である。この故 障は高温における腐食性電解質接触と、結晶内及び結晶 間クラッキングによる構造羽体化を生じるセルの熱サイ クル中の大きな温度変化に起因する、高い熱応力とによ 10 って促進される。このような故障は好ましくない燃料及 び/またはオキシダントガス交差(crossove r)と、予定の酸化及び還元反応を妨げ、それによって セル発電の中断と場合によっては停止を生じるオーバー ポード (overboard) ガス凝出とをもたらす。 約500℃~700℃の範囲内の燃料セル操作を供下で は、溶融炭酸塩電解質は、その強度のために燃料セル ハウジングとセパレータプレートに必要である鉄金属に 対して非常に腐食性である。溶融炭酸塩電解質燃料セル のスタックの高温操作は、特に隣接物質の熱膨弱係数が を可能にしている;前記反応ガスをリホーミング触媒上 20 異なる場合に、ウェットシール部分での腐食と熱応力問 題の両方を増強する。

> 【0003】本発明は、セル要素の設計によって燃料セ ル操作の長期間耐久性と安定性とを与える電保管/金属 ウェットシールを用いる方法で、集積スタックの個々の セルに対する燃料とオキシダントガスの完全内部マニホ ルディングを形成する。

【0004】本発明はまた、リホーミング触媒を審する ことなく、炭化水素含有燃料を内部セルリホーミングす るための分離リホーミング室を形成する内部マニホルデ 30 イングを可能にする。メタンを二酸化炭素と水素とにリ ホームする吸熱反応はセルスタック内で有利に実施され

【0005】商業的に事施可能な恣酷炭酸塩飲料セルス タックは、それぞれ8平方フィートのオーダーの平面面 積を有するセルを約600個まで含みうる。このような 個々のセルからスタックを形成する場合に、セパレータ ープレートが個々のセルを分離し、燃料とオキシダント ガスはそれぞれ1セットのセパレータープレート中に導 入され、燃料はセパレータープレートの1面と電経質マ トリックスのアノード側との間に導入され、オキシダン トはセパレータープレートの他の而と第2電解管マトリ ックスのカソード側との間に導入される。

【0006】燃料セル開発の重点は今まで、燃料セルス タックから物理的に分離可能なチャンネルマニホルドを 用いる燃料とオキシダントガスの外部マニホルディング に置かれていた。しかし、各セルの入口と出口はセルス タックの外部にクランプされなければならない、それぞ れの入口と出口マニホルドに対して開放されなければな らない。電気的短絡を阻止するために、金属マニホルド レータープレートと電解質タイルとの間のそれらのそれ 50 とセルスタックとの間に絶縁を用いる必要がある。外部 マニホルディングはマニホルド/マニホルドガスケット /セルスタック界面における適切なガスシールの維持 と、セルスタックの可能な勾配に沿ったガスケット内の 炭酸塩ポンピング(pumping)の防止とに重大な 問題を有していた。セルスタックから金属マニホルドを 絶縁する様々な組み合わせが用いられているが、気寒性 かつ電気絶縁性であり、高温の溶融炭酸塩燃料セル操作 条件下で炭酸塩不透過性であるスライディングシール (sliding seal)を形成することが困難で ィングとシーリングの問題は、セルスタックに用いるセ ル数が多ければ多いほど、平面面積が大きければ大きい ほど、重大になる。多数のセルを用いる場合には、スタ ックの高さに沿ってシール部分に炭酸塩を駆動する電力 が増大し、セルの平面面積が増加する場合には、各要素 の線状耐性とマニホルド/マニホルドガスケット/セル スタックの間でシールされる合わせ面を維持するための 各要素の側面配列 (side alignment)を 維持することが非常に困難になる。

ィート高さになることがあり、外部マニホルドの必要な 削性とセルスタック上にマニホルドを押し付けるために 要するクランプカの適用との重大な問題を有する。セル 集積体操作条件とセル操作条件との間の温度勾配、異な る熱膨張率及びマニホルドに用いる材料の必要な強度の ために、狭い許容差と非常に困難な加工問題が存在す

【0008】 通常、個々の溶融炭酸塩燃料セルのスタッ クはウェットシールを形成し、取り入れマニホルドと排 の周囲にスペーサーストリップを用いて、構成されてい る。燃料セルウェットシール部分を高温環境下でシール する種々な手段が下配特許に開示されている:米国特許 第4.579.788号はウェットシールストリップが 粉末冶金方法を用いて製造されることを教えている:米 国特許3、723、186号は電解質自体が電解管とフ レームまたはハウジングとの間に不活性な周辺シールを 形成するためにその周辺の周囲領域において不活性物質 から成ることを教えている;米国特許4,160,06 7号はウェットシール部分の燃料セルハウジングまたは 40 ダー状流路インサートが設けられる。 セパレーター上に不活性物質を付着させるまたは燃料セ ルハウジングまたはセパレーター中に不活性物質を含得 させることを教えている;米国特許第3,867,20 6号は電解質飽和マトリックスと電板の電解質飽和開緑 との間のウェットシールを教えている;米国特許第4、 761,348号はアノードとカソードをそれぞれオキ シダントガスと燃料ガスから単離するガスシーリング機 能を形成するためのガス不透過性物質の周辺レールを教 えている:米国特許4,329,403号は電極から内

るグレード化 (graded) 電解質組成物を教えてい る:及び米国特許第3.514.333号は強いアルミ 二ウムシーリングガスケットの使用による高温燃料セル におけるアルカリ金属炭酸塩電解質のハウジングを教え ている。上記特許のいずれも燃料セルスタック内の不活 性燃料とオキシダントの周囲のシーリングを扱っていた

【0009】約150℃~220℃で操作するリン酸燃 料セルの、セル要素の周辺の孔質物質の孔に炭化ケイ素 あり、満足できる解決法は得られていない。マニホルデ 10 及び窒化ケイ素を充填することによるガスシーリングは 米国特許第4,718,727号によって教えられてお り、基板 (substrate plate) 縁の開敞 スペースに含浸することによるガスシーリングは米国特 許第4,786,568号と米国特許第4,824,7 39号によって教えられている。例えば米国特許第4. 259、389号の開示による粒状不活件物質へのボリ テトラフルオロエチレンの結合:米国特許第3.01 2,086号の開示によるポリエチレンのガスケット: 及び燃料のみの内部マニホルディングに関する米国特許 【0007】600セルを含むセルスタックは約10フ 20 第3,589,941号の開示によるOリングシールの ような、低温電解セルで直面されるシーリング問題と腐 食問題の解決方法は、高温溶融炭酸塩燃料セルには適さ ない。米国特許第4510213号は個々のセルのガス コンパートメントへの燃料とオキシダントのマニホルド を形成するためのセル単位の活性部分を囲むトランジッ ションフレーム(transition frame) を教えており、このマニホルドはセパレーターもセルの 電解質タイルも通過しない。トランジッションフレーム は隣接セル間の複雑な絶縁を必要とし、機つかの分離し 出マニホルドを形成するために、セパレータープレート 30 た、複雑な要素から構成される。米国特許第47089 1 6 号は溶融炭酸塩燃料セルのための燃料の内部マニホ ルディングとオキシダントの外部マニホルディングとを 教えており、この場合には数セットの燃料マニホルドが 個々のセルの中央部分と対立端部とにおいて電極並びに 電解質とセパレーターを通過して、短絡(shorte ned) 燃料流路を形成する。端部燃料マニホルドはセ パレータープレートの肥厚縁壁部分にあり、中央燃料マ 二ホルドは肥厚中央部分を通過し、カソードを通って延 在する、炭酸塩含得シーリングテープまたは分離シリン

【0010】セルの対立端部に沿った多重マニホルド孔 を利用して、燃料ガスとオキシダントガスの並流と向流 とを形成する内部マニホルディングも試みられている。 これらの燃料マニホルドは対立端部に沿った拡大周辺ウ エットシール部分に配置されるが、マニホルドは電解管 の外部で複雑な構造であるかまたは電極の少なくとも一 つを通過する。しかし、隣接マニホルド孔が燃料とオキ シダントガスに対して用いられており、これは短いウェ ットシール部分を構切る短い液路を形成し、ガス漏出と 部電解質領域へ通るにつれて、熱膨張率が徐々に変化す 50 必要な拡大周辺シール部分がセル活性部分を好ましくな

く滅ずる。同様に、内部マニホルディングを形成する先 行技術の試みは、セルの4縁全ての各々に拡大周辺ウェ ットシール部分に沿って多重マニホルド孔を用いて、本 差流(cross flow)を形成しているが、この 場合にも隣接する燃料とオキシダントマニホルドの同じ ような複雑な構造と孔の間の短い流路がガスの漏出を生 じ、セルの活性部分をさらに減ずる。

【0011】燃料としてガス化生成物を用いる場合に は、燃料セルスタック内での内部リホーミングによっ て、炭化水素成分をリホームして、燃料の水素含量を高 めることが好ましい。しかし、通常のリホーミング触媒 は活性部位が炭酸塩被膜によって覆われるために、溶融 炭酸塩電解質によって害されることが公知である。「直 接燃料セルのための内部リホーミング触媒の開発(De velopment ofInternal Refo rming Catalysts for the D irect Fuel Cell) L. Shin 9-ジャニ (Michael Tarjanyi)、ローレ ンス ペッチ (Lawrence Paetsch). ard)、ホセイン ゲゼルーアヤフ (Hosein Ghezel-Ayagh). 1985 燃料セル セ ミナー、タクソン アリズ、、1985年5月19~2 2日、177~181頁参照のこと。溶融炭酸塩燃料セ ルの長期間耐久性の失敗を生じる、他の既知問題には、 孔質アノード構造の変形、例えば集電装置(curre nt collector)、セパレーターブレート等 のようなアノード側ハードウェアの溶融炭酸塩電解質に よる腐食、それによる電解質損失、孔質アノードによる ガス交差、及びアノードとカソードの溶解による無解質 30 損失がある。これらの問題の一つ以上を解決して、燃料 セルの長期間安定性と耐久性を与えることが多く試みら れている

燃料セルのアノードコンパートメントへの燃料フィード 流の水素含量を高めることは、幾つかの特許によって教 えられている。米国特許第3、266、938号は複数 の高温燃料セルを連続的に配置し、系列内の第1燃料セ ルのアノードコンパートメントからの使用済みガスをセ ルの外部で吸熱リホーミング反応によって触媒リホーム して、適加の水素を形成し、次に系列内の第2セルのア 40 ノードコンパートメントに到し、第2燃料セルのアノー ドコンパートメントからの使用済みガスはセル外部での 触媒発熱シフト反応に供給し、系列内の第3燃料セルの アノードコンパートメントに通すための水素をさらに製 造することを教えている。リホーミング反応とシフト反 応は燃料セルの外部で実施され、燃料セルのアノードコ ンパートメントへの燃料フィードへの水素含量を高め る。米国特許第4、522、894号は液体學化水素フ ィードの水素含量を触媒酸化とスチームリホーミングと

らの熱エネルギーを燃料セル外部でのリホーミングに利 用して、燃料セルのアノードコンパートメントへの燃料 フィード流の水素含量を高めている。米国特許第3、4 88,226号は溶融炭酸塩燃料セルのアノードコンバ ートメントへの燃料フィードの水素を高めるための液体 炭化水素の低温、低圧スチームリホーミングを教えてお り、この場合にはリホーミングは燃料セルの外部で実施 され、燃料セル発生熱のヒートシンクとして作用する。 1 実施態様では、リホーミング触媒が燃料セルアノード 室に入れられる。いずれの配置においても、燃料セルか らの廃熱は水素発生のための吸熱リホーミング反応に直 接利用される。米国特許第4702973号は溶納炭酸 塩燃料セルの二重コンパートメントアノード構造を教え ており、このセルでは溶融炭酸塩電解質が汚染燃料ガス とリホーミング触媒から水素イオン孔質及び離解管非孔 質金属ホイルによって単離される。

【0012】本発明は燃料セルスタック内で炭化水素燃 料をリホーミングして、吸熱リホーミング反応のための 熱エネルギーを形成し、燃料セルの発熱電気化学反応に ランドルフ パーナード (Randolph Bern 20 よる加熱のために燃料セルスタックを好ましく冷却する 完全内部マニホルド形成燃料セルスタックを提供する。 本発明は特に、高温溶融炭酸塩燃料セルスタックでの使 用に適し、リホーミング触媒の、溶耐炭砂塩の場合には 触媒を容易に害する電解質からの分離を可能にする。本 発明の完全内部マニホルド形成燃料セルは平面要素を含 むセル、特に、例えば固体酸化物燃料セルのような、他 の高温燃料セルに適する。一般に長方形の燃料セルスタ ックは、アノードとカソードとを含む複数の燃料セル単 位:前記アノードと1面において接触し、前記カソード と反対側面において接触する電解質; 及び前記セルを前 記アノードとカソードとの間で分離して、その1面と前 記アノードとの間にアノード室を形成し、その反対面と 前記カソードとの間にカソード室を形成するセパレータ ープレートから成る。燃料セル単位を積み重ね、各端部 において半セルを形成するセパレータープレートと同じ 内部輪郭を有する韓部プレートを備え、カランプして、 燃料セルスタックに硬質構造を与える。セルスタック内 に、約5~約10個のセル単位群の間に分散して、リホ ーミング室を若干改良したセパレータープレートによっ て形成し、リホーミング室に内部反応ガスマニホルドか ら炭化水素燃料とスチームを供給し、リホーミング室内 のリホーミング触媒上に通し、水素富化生成物ガスを燃 料セルスタックの内部燃料マニホルドに供給する。本発 明の燃料セルスタックでは、電解質とセパレータープレ ートとが同じ輪郭を有し、燃料セルスタックの縁まで延 在するが、電極と集電装置は燃料セルスタックの縁まで 延在しない。セパレータープレートは平たい周辺ウェッ トシール構造を有し、これはセパレータープレートの各 面の周辺の全周囲において電解質と接触するまで延在し によって高めることを教えており、この場合には酸化か 50 て、セル操作条件下で連続周辺セパレータープレート/

いられる。

電解質ウェットシールを形成する。

【0013】電解質とセパレータープレートとは望まし い位置に複数の配向穿孔を有し、各セパレータープレー ト穿孔は平たいマニホルドウェットシール構造によって 囲まれ、平たいマニホルドウェットシール構造はセパレ ータープレートの各面で電解質と接触するまで延在し て、セル操作条件下で各穿孔を囲むセパレータープレー ト/電解質マニホルドウェットシールを形成して、各穿 孔を通り、セルスタックを通って延在するガスマニホル ドを形成する。延在マニホルドウェットシール構造を通 10 ウェットシール部分の形成には、粉末治金によって形成 る流路(conduit)または孔はセパレータープレ ートの1面上で燃料マニホルドとアノード室との間の気 体連絡を可能にし、延在マニホルドウェットシール構造 を通る流路または孔はセパレータープレートの他の面上 でオキシダントマニホルドとカソード室との間の気体連 絡を可能にする。この構造は燃料セルスタック内の単位 燃料セルの各々への及び単位燃料セルの各々からの燃料 とオキシダントガスの完全内部マニホルド形成を可能に する。同様に、炭化水素反応ガスとスチームは燃料セル スタック全体に散在するリホーミング室に供給され、水 20 素富化リホームド (reformed) 生成物ガスは各 リホーミング室から燃料マニホルドに供給される。

[0014] 端部プレートはそれらの内側においてセパ レータープレートと同じ輪郭を有し、燃料セルスタック の各マニホルドセットからの供給と排出のための手段を 備える。端部プレート接続部 (connection) における適当なマニホルドセットへの燃料ガス、オキシ ダントガス及び炭化水素反応ガスの供給と排出の外部手 段は技術上公知の手段によって形成される。「マニホル ット、1個以上の使用済み燃料出口を形成する第2セッ ト、1個以上のオキシダント入口を形成する第3セッ ト、1個以上の使用済みオキシダント出口を形成する第 4セット、及び1個以上の反応ガス入口を形成する第5 セットを意味する。マニホルドを形成する、セパレータ ープレートと電解質とを通る穿孔は円形、方形、長方 形、三角形または他の好ましい形状とサイズを取りう る。このような各線孔は単一穿孔と呼ばれるが、好主し いガス分配を生じるために、パフル (bafflin 横切る好ましいパターンとを形成するために必要に応じ て、如何なる数のマニホルドをもセパレータープレート と電解質とに設けることができる。各マニホルド周囲の セパレータープレートと電解質との間に直接完全ウェッ トシールを形成し、隣接マニホルドの縁が少なくとも約 25in. 離れていることが本発明において重要で ある。本発明はまた、内部マニホルドの領域外でもセパ レータープレートと電解質の間に直接、連続層辺ウェッ

【0015】好ましい1実施態様では、本発明によるセ 50 の関口を示す単一セル単位の断面側面図であり;図5は

パレータープレートは完全活性燃料セル部分に波形を有 する薄いプレス金属プレートであり、1面では完全周辺 ウェットシール構造とマニホルドウェットシール構造と を形成し、セパレータープレートの反対面ではセパレー タープレートの反対面に溶接された直立 (upstan ding) ウェットシール構造がセパレータープレート と電解質との間に完全周辺ウェットシールとマニホルド ウェットシールを形成する。セパレータープレートと誰 解質との間に直接ウェットシールを形成するための延在

[0016] 好主しい1 実施機様では、マニホルドとア ノード室、カソード室並びにリホーミング室との間の気 体連絡を可能にする、延在マニホルドウェットシール機 造を通る流路または孔は適当な波形金属によって形成さ れた閉口であるか、または金属シートまたはパー構造を 消消する孔でありうる。

されるパー、ストリップ等のような、如何なる構造を用

【0017】本発明は平たい、薄いシート金属構造と微 解質との間に単純なウェットシールを形成し、それによ って1ガス流路の隣接ガス流路からのシーリングを保証 する。これは例えば溶融炭酸塩燃料セルスタックのよう な、高温、腐食性燃料セルからの完全内部マニホルド化 (maniholded) ガス供給と除去の有効な実施 手段を形成する。本発明の構造の使用は多重セルスタッ クに炭酸塩を供給する有効な、種々な手段をも形成す

【0018】本発明の構造は炭化水素燃料ガスをリホー ムするために、燃料セルスタック中に散在した、完全内 ドセット」とは、1個以上の燃料入口を形成する第1セ 30 部マニホルド化リホーミング室を形成し、アノードコン パートメントに水素富化燃料を供給し、 電気化学的発生 熱エネルギーを利用して、燃料セルスタックを冷却した がらリホーミング反応を駆動する。

> 【0019】本発明は燃料セル要素、特にセパレーター プレートの大量生産可能な形状とそれの費用効果的な製 造とを可能にする。本発明の溶融炭粉塩燃料セル単位の 使用は燃料セルスタックの集積と燃料セルスタックの種 々なサイズの調整とを可能にする。

【0020】本発明はまた、内部リホーミングを行う完 g) を含みうる。好ましいガス流量とセルの活性部分を 40 全内部マニホルド化燃料セルスタック、特に溶融炭酸塩 燃料セルスタックを用いた、発電方法をも提供する。 【0021】本発明の他の特徴は、下記の本発明の詳細

な説明から、図面を参照するならば、明らかになる。 【0022】図1は、本発明の原理を説明する、単一セ ルの対角線(diagonal)に沿った分解側断面図 であり:図2は本発明の1実施態様による燃料セルスタ ックの単一セル単位の分解斜視図であり;図3は本発明 の1実施態様による燃料セルの断面側面図であり: 図4 は燃料マニホルド流路からアノードコンパートメントへ

用する同様な端部プレートから排出される。

(8)

14

オキシダントマニホルド流路からカソードコンパートメ ントへの閉口を示す、図4に示したセル単位の断面側面 図であり:図6は本発明による完全マニホルド化燃料セ ルスタックのためのマニホルドプレートの他の実施態様 の正面図であり;図7は図6に示したマニホルドプレー トの反対面図であり;図8は図6に示した8-8に沿っ た拡大断面図であり:図9は図6に示した9-9に沿っ た拡大断面図であり;図10は図6に示した10-10 に沿った拡大断面図であり;図11は本発明の1実施態 様による内部リホーミング室を有する燃料セルスタック 10 ることである。 の一部の分解斜視対である。

【0023】本発明は完全内部マニホルド化燃料セルス タックに関する。好ましい事施修様では、 常保管タイル をマニホルド流路が貫通し、特定領域では、電解質がセ パレータープレートと接触して、セルスタック内に流体 を維持するための電解質/セパレータープレート周辺ウ エットシールと、反応物コンパートメントを単離し、個 々の溶融炭酸塩燃料セル内の反応物コンパートメント及 び燃料セルスタック中に散在するリホーミング室へまた はから流体を案内するための電解質/セパレータープレ 20 カソード27がセパレータープレート40から間隔を置 ートマニホルドシールとを形成する。本発明は、セパレ ータープレートの1面から延在するプレスシール部分と セパレータープレートの反対而から延在する強いシート 形とを有してシール部分を形成する薄いシート形セパレ ータープレートを用いるのが好ましい。薄いシート形シ ール部分は限定されたフレキシビリティと弾性とを有 し、緻密なシーリングを形成する。

【0024】図1を説明すると、本発明による燃料セル スタックの単一セルの角から角への対角線に沿った分解 に内部に燃料とオキシダントガスの流れを形成する。こ の実施態様によると、セルセパレータープレートと共に セルの縁まで延在する電解管の角部分にマニホルド孔が 形成される。電解質とセパレータープレートとの接触に よって 電解質の周囲の各面上に通常のウェットシール が形成されることによって、流体の含有が維持される。 マニホルド孔とアノードコンパートメントまたはカソー ドコンパートメントとの間の液体連絡を形成する好主し い閉口を通して、好ましいガス流が得られ、通常の電解 質/セパレータープレートウェットシールによってマニ 40 ホルド孔のシーリングが形成される。 【0025】セパレータープレートと世解質タイルとの

適合マニホルド孔は、燃料セルスタックの全高さに対し て、ガス供給と排出のために連続的であるマニホルド流 路を形成する。本発明によると、燃料セルスタック中の 全セルに延在するマニホルド流路は単一外部開口から供 給されるが、先行技術の外部マニホルド化燃料セルスタ ックは各個々の燃料セルへの及びからの外部関口を必要 とした。ガスは半セルとして作用する端部プレートを通

【0026】流体が燃料セルスタック に供給され、取 り出される方法は多様に変化することができ、本発明に 関する重要な点は、ガスシーリングがセパレータープレ ートの周辺の周囲とガスマニホルド領域との両方におい て各個々のセルと、燃料セルスタック中に敞在するリホ ーミング室との望ましい位置にガスを供給する要求に広 じて、通常のウェットシール方法で電解質タイルとセバ レータープレートとの間のシーリングによって形成され

【0027】図1に示すように、電解質20とセバレー タープレート40はセルの外縁まで延在し、ウェットシ ール部分23においてそれらの周辺の周囲を相互にシー ルされる。図1では、個々の溶融炭酸塩燃料セル単位は セパレータープレート40の1面から間隔を置いたアノ ード26によって、燃料マニホルド孔24によって供給 され、矢印38によって指示されるアノード室を形成す るように示される。

【0028】セパレータープレート40の他の面では、

かれて、オキシダントマニホルド孔25と連通する、矢 印39によって指示されるカソード室を形成する。電 解賞20とセパレータープレート40はセルの外級まで 延在し、流体を封じ込めるための電解質とセパレーター プレートとの間の周辺ウェットシールを形成する周辺ウ エットシール部分23を形成する。燃料マニホルドウェ ットシール部分45とオキシダントウェットシール部分 46は電解質/セパレータープレートウェットシールに よってマニホルドシーリングを形成し、セパレータープ 断面図を示す、このセルスタックはセルスタックの完全 30 レート40の反対側のアノードまたはカソード室に流体 を好ましく案内する。シーリングのために付加的ガスケ ットは用いず、セル単位は炭酸塩テーブの使用を含め て、広範囲の炭酸塩追加方法に適応可能である。炭酸塩 テープを用いる場合には、炭酸塩テープと重解質マトリ ックスはセル縁まで延在し、セル間の間隔は炭酸塩テー プの厚さに比例して、これらが溶融すると減少するが、 全てのセル要素のシーリングと適合は常に維持される。 炭酸塩テープ溶融前のセル加熱中に、各マニホルド孔2 4と25の周囲のシーリングは維持される。この理由は 炭酸塩テープと電解質マトリックス(例えば、LiA1 O2) が各シーリング表面に隣接するまで延在し、強件 パインダーを含むからである。炭酸塩溶融前に生じる、 パインダー燃焼中に、ガス流は維持され、シーリングが 得られる。パインダーが燃焼し、セル温度が炭酸塩の融 点まで上昇すると、溶融炭酸塩が孔質LiAIOェテー プと電極に吸収される。セル間の間隔は炭酸塩テープが 溶融すると減少するが、室温から約650℃の操作温度 までの全ての段階において、セルシーリングは維持され る。シール部分の薄いシート金属の限定されたフレキシ って燃料セルスタックに供給され、他の半セルとして作 50 ピリティと弾性とはセルシーリングの確実な維持を助け

【0029】図2は、セパレーターブレート40、カソ ード27、カソード集団装置29、電解質20、アノー ド26及びアノード集電装置29を含む、本発明の1実 施態様による溶融炭酸塩燃料セルスタックの燃料セル単 位の分解斜視図である。セパレータープレート4 0 と韓 解賞20の両方はセルの縁まで延在し、周辺ウェットシ 一ル部分43においてセパレータープレート40の両面 上のその全周辺の周囲にウェットシールを形成する。ウ 般面から上方と下方の両方に延在して、セパレータープ レート40の両面で電解質20の周辺と接触することが できる。セパレータープレート40と情報質タイル20 の両方は対応する燃料マニホルド孔24 (供給用1個、 排出用1個)とオキシダントマニホルド孔25 (供給用 1個、排出用1個) が貫通する。図2に示した実施鍛様 では、セパレータープレート40と重解管タイル20の 両方はそれらの角部分においてのみマニホルド孔によっ て普诵され、マニホルド孔間の最大に可能な間隔を形成 電解質タイル20の各角にマニホルド孔を設けることが 好ましい。図2のマニホルド孔はストレートな薄シート マニホルドウェットシール部分を容易に形成しやすい、 好ましい三角形であるが、マニホルド孔は円形、長方形 または他の任意の形状を取りうる。図2に示したマニホ ルド孔は単一開口であるが、この単一開口内に仕切りを 任意に用いて、ガス流をセル反応物室に通して導くこと ができる。燃料マニホルドウェットシール部分45とオ キシダントウェットシール部分46はセパレータープレ ート40の一般面から上方と下方の両方に延在して、セ 30 パレータープレート40の両面で電解質20と接触し て、隣接電解質20とウェットシールを形成して、ガス 流路を画定する。アノード26の表面は周辺ウェットシ ール43及びオキシダントマニホルドウェットシール4 6のレベルとほぼ同じであり、これらの部分においてセ パレータープレート40と電解質20との間のウェット シール接触を形成する。セパレータープレート40の反 対面では、カソード27の表面は周辺ウェットシール4 3のレベルとほぼ同じであり、これらの部分においてセ バレータープレート40と電解質20との間に燃料マニ 40 ホルドウェットシール45接触を形成する。

【0030】図2において最も良く分かるように、オキ シダントマニホルド孔25はオキシダントマニホルドウ ェットシール46によってシールされ、オキシダント供 給口48とオキシダント排出口48'によってカソード 室(図示するように、セパレータープレートの上面に隣 接)へ及びからのみのオキシダント流を形成し、アノー ド室へ及びからのガス流は阻止する、燃料マニホルド孔 24は燃料マニホルドウェットシール45によってシー ルされ、燃料供給口47と燃料排出口47'によってア 50 常に種々な問題を有する。熱交換では、1種類の流体の

ノード室(図示するように、セパレータープレートの下 面に隣接)へ及びからのみの燃料液を形成し、カソード 室へ及びからのガス流は阻止する。マニホルドウェット シールはストレートプレスシート金属構造として示す が、これらはガス流を妨げる任意の形状または構造を取 りうる。マニホルドウェットシールは燃料マニホルド孔 2 4 とオキシダントマニホルド孔 2 5 との間に二重ウェ ットシールを形成する。

【0031】セパレータープレート40は望ましい物理 エットシール部分43はセパレータープレート40の- 10 的強度とガス分離を与える、適当な材料から構成され る。多くのセルスタックでは、カソード面にステンレス 鋼を用い、アノード面には鉄金属の腐食を避けるために ニッケルまたは釧を用いるパイメタルセパレータープレ ートを使用することが好ましい。セパレータープレート は、例えばタイプ300シリーズステンレス個合金のよ うな、鉄合金から製造することもできる。セパレーター プレートはガス室非反応性セパレーターを形成し、同時 に内部荷重負担要素として燃料セルに構造輪度を与える という二重機能を果たす。強度と、電板に墜接した良好 する。図2に示すように、セパレータープレート40と 20 なガス循環とを可能にするために、波形断面形状のセパ レータープレートを用いることが好ましいが、本発明の 原理は、周辺ウェットシール部分を形成し、内部マニホ ルド孔の周囲にウェットシールを形成し、ガスを燃料セ ル操作の必要に応じて内部マニホルドへ及びから流動さ せるように構成された、平たいセパレータープレートに も適用可能である。燃料セルスタック内部セパレーター プレートは約0.010inchオーダーの、非常に薄 いシートであることが好ましい。

【0032】刊行物「効果的熱移動のための近代的設計 (Modern DesignsFor Effect ive Heat Transfer)」、アメリカン ヒート リクライミング社、1270アペニュー オブ アメリカス、ニューヨーク、ニューヨーク1002 0、及び「スーパーチェンジャー プレート アンド フレーム ヒート イクスチェンジャー (Superc hanger Plate and Frame He at Exchanger)」、トランター社、ウィッ チタ フォールス、テキサス76307によって例示さ れるように、熱交換テクノロジーには薄い鍛造ステンレ ス鋼が用いられていた。これらの熱交換器は端部フレー ム間に一緒にポルト止めされた、一連のガスケット化、 型押しまたはプレス金属プレートを用いて、プレートの 片面では高温媒体通過用チャンネルを形成し、プレート の他の面では低温媒体通過用チャンネルを形成する。し かし、燃料セルスタックセパレータープレートはシーリ ングと、溶融アルカリ金属炭酸塩燃料セル操作条件下で の腐食及び異なるマニホルド輪郭、シーリング、またっ 種類の流体が分離した関係で隣接セパレータープレート の間を通過しなければならないので、液体連絡手段の非

17

みが隣接熱交換プレート間を通過する。しかし、本発明 の燃料セルスタックの電板上の液体液動のテクノロジー は、ヘリンポーン、洗濯板、ストレート波形、混合波形 のようなプレート熱交換器の設計技術とパターンを有利 に利用することができる。

【0033】図3は本発明の1実施能様による周辺ウェ ットシール部分をより詳細に示す、この場合には薄シー トセパレータープレート40が波形であり、穿孔29を 有する、カソード27支持プレート28に隣接する波形 の1面にピークを有し、セルのカソード面上に電解質2 0に隣接して存在する、平たい薄シートセパレータープ レート44を有するように形成される。 強い金属ストリ ップ材料から形成されるセパレータープレートウェット シールストリップ41はセパレータープレートのアノー ド面に、溶接部42によって溶接されまたは他の方法で 取り付けられて、セルのアノード側で電解質20に隣接 して存在する。平たいセパレータープレートウェットシ ールストリップ ウェットシール部分43を形成する。 セパレータープレートとウェットシールとの位置が逆に ップ ウェットシール部分43とセパレーターウェット シール部分44との間隔が個々のセルの間隔要件を満た すように形成されうることは、容易に明らかである。

【0034】 図4は燃料マニホルド24とアノード室と の間の流路の断面図であり、この場合にはセパレーター プレート40の下面と電解質20との間のセパレーター プレート燃料マニホルドウェットシール部分45がカソ ード室への燃料流を阻止し、アノード26とセパレータ ープレート40の上面との間のアノード室へ燃料流を供 給する。同様に、図5はオキシダントマニホルド25と 30 キシダントマニホルド孔125Aに供給する。同様に、 カソード室との間の流路の断面図であり、この場合には セパレータープレート40の上面と電解質20との間の セパレータープレートオキシダントマニホルドウェット シール部分44がアノード室へのオキシダント流を阻止 し、カソード27とセパレータープレート40の下面と の間のカソード室へオキシダント液を供給する。燃料と オキシダントの通路(passage)はセパレーター プレート40の波形によって、セパレータープレート4 0に固定されたストリップの孔によって、または任音 の、ガス分配に適した他の手段によって形成される。 [0035] 本発明によるセパレータープレートの他の 実施態様を図6~10に示す。この実施態様では、燃料 供給マニホルドとオキシダント供給マニホルドが薄シー トセパレータープレートの中央部分を通って交互に配置 され、分割ガス流と表面積の大きい、薄いセパレーター プレートの大きい機械的安定性とをもたらす。薄い金属 セパレータープレートは上記と同様に構成され、活性部 分のプレス波形が電極を支持し、適当なアノード及び力 ソードガス室容量を形成し、薄いセパレータープレート 面から外方に延在するプレス部分(pressed a 50 ホルドから取り出すことによって実現する。このよう

rea) がプレートの1面に薄プレートウェットシール 部分を形成し、付着した、外方に延在する薄い成形シー ト金属ストリップがセパレータープレートの他の面にウ エットシール部分を形成する。図6はセパレータープレ

ートの上部または正面を示し、図7は同じセパレーター プレートの逆の面を示す。セパレータープレート140 の電気化学的に活性部分は、図9に最も良く示すよう に、波形であり、プレス周辺ウェットシール部分123 は波形を越えて延在し、1セルの電解質と周辺ウェット 10 シール部分123において接触し、セパレータープレー ト140の反対面の周辺に取り付けられたプレス薄金属

18

ウェットシールストリップ141は波形を越えて延存 し、隣接セルの電解質と周辺ウェットシール部分123 において接触する。オキシダントマニホルド孔125は 対立端部を通って燃料マニホルド孔124と交互に配置 され、オキシダントマニホルド孔125Aはセパレータ ープレート140の中央部分に燃料マニホルド孔124

Aと交互に配置される。これらの図に示すように、オキ シダントマニホルド孔系列と燃料マニホルド孔系列はセ なりうること、及びセパレーターウェットシールストリ 20 パレータープレート140の対立端部に燃料とオキシダ ントとを供給し、セパレータープレート140の中央部 分において燃料とオキシダントとを排出させる。図8に 勝も良く示すように、マニホルド孔125を通って供給

> されるオキシダントは、図6の矢印によって示すよう に、オキシダント供給ロ148を通ってセパレータープ レート140の活性表面に達する。オキシダントはカソ ードガスコンパートメントを形成する波形セパレーター プレート140のチャンネルを通って、図6の矢印によ って示すように、オキシダント出口158に達し、オ

燃料は燃料マニホルド孔124から燃料供給口147に 供給され、アノードガスコンパートメントを形成する波 形セパレータープレート140のチャンネルを漂って、 図6の矢印によって示すように、燃料出口157に達

し、燃料マニホルド孔124Aに供給する。

【0036】 ヤバレータープレートの対立面上の燃料と オキシダントガスの共通線状流(co-linear f 1 ow) は図6と7に、セパレータープレートの対立 端部の供給マニホルドとセパレータープレートの中央部 40 分の排出マニホルドと共に示す。同じセパレータープレ ートを用いて、プレートの対立面での逆の燃料とオキシ ダントガスの共通線状流が中央の燃料とオキシダント供 給マニホルドと端部の燃料とオキシダント排出マニホル ドを用いて得られる。同じセパレータープレートを用い て、セパレータープレートの対立面上の燃料とオキシダ ントガスの向流が、燃料またはオキシダントの一方を中 央の燃料またはオキシダント供給マニホルドに通して供 給し、両端部の対応排出マニホルドからガスを取り出 し、他方のガスは端部マニホルドから導入し、中央マニ に、同じセパレータープレートの使用によって、セル外 のマニホルドへの供給を変えるのみで、種々な好ましい ガス流パターンが得られることが知明する。

【0037】セパレータープレートの全てのウェットシ ール部分に薄い金属シート材料を用いることによって、 燃料セルスタック組み立て時のウェットシール部分のフ レキシビリティと弾性とが制限されるために、隣接燃料 とオキシダントマニホルドを分離する少なくとも1/4 inch幅のウェットシールを構切る。ガス漏出の最少 化と阻止が達成されることが判明した。本発明による簿 10 いシート金属セパレータープレートは、良好な機械的強 度を有し、製造が容易である。図6~10に示したセパ レータープレートの分割流設計はプレート中央部分でマ ニホルド孔を囲むウェットシール部分のサポートによっ てセパレータープレート全体の剛性を高める。この設計 は、一部のみである、この場合には、燃料セルの活性発 電部分のみである電域の製造をも可能にし、 歯様の取り 扱いを容易にし、テープキャスチングと焼結のような連 続処理の小型装置による実施を可能にする。本発明の重 要な特徴は1面では1セルの電解質と直接接触し、反対 20 面では隣接セルの電解質と直接接触するセパレータープ レートの平たい神金属直立ウェットシール部分であり、 燃料とオキシダント流路は燃料セルスタックのセパレー タープレートと電解質のみを通過する。図11は図2に 示した単位セルを含む燃料セルスタックの1実施盤様を 示す、燃料セルスタックの軸に沿って適当にリホーミン グ室が散在する。リホーミング室はアノードセパレータ /リホーマープレート40" と カソードセパレータ/ リホーマープレート40'との間に配置される。セバレ ータープレート40、カソード27、カソード集団装置 30 28、電解質20、アノード26及びアノード集電装置 29は、図2に関して既述したものと同じであるが、こ の場合には反応ガスマニホルド孔50、52を備える。 反応ガスマニホルドウェットシール部分51はセパレー タープレート40の一般而から両面に延在して、接点 (contact) を形成し、隣接電解質20とウェッ トシールを形成し、オキシダントと燃料マニホルドに関 して上述したように、反応ガスマニホルドを画定する。 反応ガスマニホルド孔50は同じ直径であるが、反応ガ スマニホルド孔52は大きい直径を有し、電板と集電装 40 置が延在反応ガスマニホルドウェットシール部分51上 に適合するのを可能にし、反応ガスマニホルドウェット シール部分51の平たい面を電解管20に接触させて、 ウェットシールを形成する。

【0038】延在反応ガスマニホルドウェットシール部 分の側壁はセパレータープレート内の固体であり、反応 ガスのアノード室またはカソード室へ侵入させない。ア ノードセパレータ/リホーマーブレート40"は、セパ レータープレート40に存在するオキシダント供給口4

シダントマニホルドとアノードセパレータノリホーマー プレート40"の上面に隣接するリホーマー家との間の 連絡がない点で、セバレータープレート40とは異な る。延在反応ガスマニホルドウェットシール部分51の 側壁内の反応ガスロ53は反応ガスマニホルド50と11 ホーマー室との連絡のために備えられる。同様にして、 カソードセパレータ/リホーマープレート40'の下側 は延在使用済み燃料マニホルドウェットシール部分45 が固体側壁を有することによって、燃料排出口47'を 形成せず、リホーマー室と使用洛み燃料マニホルド24 との間の連絡を遮断するように変えられる。反応ガス供 給口53は反応ガスマニホルド50と、アノードセパレ ータ/リホーマープレート40" と カソードセパレー タ/リホーマープレート40'との間に形成されるリホ ーマー等との連絡のために備えられる。標準セパレータ ープレート40にこれらの変更を加えることによって、 完全内部マニホルド化反応ガスとスチーム供給によるリ ホーミング反応室が燃料セルスタックに好ましい間隔で 数在される.

20

[0039] 燃料セルスタックを組み立てる場合に、ア ノードセパレータ/リホーマープレート40"の周辺ウ エットシール部分と全てのマニホルドウェットシール部 分はカソードセパレータ/リホーマープレート40'か ら延在する対応ウェットシール部分と接触して、緩密な 金属/金属シールを形成し、これはウェットシール部分 のフレキシビリティと弾性とが制限されるために 、プ レート40"と40'の間の容積によって形成される!! ホーマー室からのマニホルドを有効にシールする。任意 に、リホーマー室を形成する延在ウェットシール部分を セパレータープレート40よりもさらに延在させて、セ パレーター/リホーマープレート間の間隙を大きくし、 リホーマー室容積を高めることができる。リホーマー家 容積を高める他の方法は、何時征号部をセパレーター/ リホーマープレートに溶接して、リホーマー室に好まし 14深さを与え、リホーマー室にクロージャーを与え、リ ホーマー室を通る好ましいマニホルドの通路をシールす ることによって、側壁延長部をマニホルドウェットシー ル部分及び周辺ウェットシール部分の各々まで延在させ ることである。リホーマー室にこのような追加の深さを 与える場合には、金属運賃件ピラー (nillar)を セパレーター/リホーマープレート間の任意の間隔を置 いた位置に配置して、リホーマー室構造に剛性を与え、 連続発電 (electrical continuit v) することができる。

【0040】その軸に沿って複数のリホーミング室が散 在する燃料セルスタックの本質的要素は各リホーミング 室が2個のセパレーター/リホーマープレートによって 形成され、その1つがアノード室に而するセパレーター プレート面の外側輪郭を有し、第2がセパレータープレ 8とオキシダント排出口48°が存在せず、従ってオキ 50 一トの他の面の外側輪郭を有すること:カソード窓:縁 部で密封結合してリホーマー室を形成する2個のセパレ ーター/リホーマープレート;延在マニホルドウェット シール構造を通り、反応ガス供給マニホルドからリホー マー室への反応ガスとスチーム連絡を可能にする施路及 び延在マニホルドウェットシール構造を通り、燃料ガス 供給マニホルド への水素宮化生成物ガス連絡を可能に する流路であり、これによって燃料セルスタック中の各 リホーマー室への反応ガスとスチーム並びに各リホーマ 一室からの生成物ガスの完全な内部マニホルディングが 形成される。

【0041】例えば、担体付きニッケルのような通常の リホーミング触媒をリホーマー室に用いて、例えば天然 ガス、または天然に生成する有機炭素含有物質(石炭、 シェール等) のガス化によってまたは消化によって得ら れる燃料のような、炭化水素材料から水素の形成のため の周知のスチームリホーミング反応を実施する。メタン 含有ガスのソースを用いて、炭化水素反応ガスをリホー ミング室に供給することができる。

【0042】矢印によって示すように、炭化水素反応ガ 室へ供給し、リホーマー室のリホーミング触媒上に通 し、生成物ガスの水素含量を高めてから、生成物ガスを 燃料供給マニホルド24へ直接供給する。このようにし て、燃料供給マニホルドを通る燃料の水素含量はセルの 軸に沿って高められる。

[0043] 本発明によるような、燃料セルスタックの 完全内部マニホルディングの可能性は燃料セルスタック 内のリホーミング室分散を可能にし、リホーミング室は 電気化学的に発生する熱を用いて、リホーミング反応を 駆動し、セルスタックの軸に沿った燃料供給マニホルド 30 へ水素富化燃料を供給する。燃料セル電解質からのリホ ーミング触媒の単離は通常のリホーミング触媒の溶融炭 酸塩電解質による害を避ける。燃料セルスタック内での 炭化水素物質のリホーミングによる完全内部マニホルデ イング燃料セルスタックは総合燃料発電セル効率を改良 する。本発明によると、重気化学単位セル5~10個毎 に上記のような、リホーミング室を配置することによっ て、天然ガスを反応物として用いて電気化学反応のため の水素富化燃料を供給することができる。

【0044】図2に示したセパレータープレート形状に 40 関してリホーミング室 の使用を上述したが、このよう なリホーミング室形状が例えば図6~10に示すよう な、広範囲のセパレータープレート形状にも、リホーミ ング室への連絡に内部マニホルドの若干を指定すること によって、上記と同様に適用されることは明らかであ る。本発明による内部リホーミング室形成の本質的要素 は、燃料供給と取り出し、オキシダント供給と取り出 し、及び任意に配置され、端部プレートを介してのみ外 部供給と排出流路に結合した内部マニホルドによる反応 ガス供給を可能にする完全内部マニホルド化燃料セルス 50 大断面図であり;

タックである。

【0045】セパレータープレート/電解質ウェットシ 一ルの使用によって、燃料マニホルドとセパレータープ レートのアノード面のみの連絡とオキシダントマニホル ドとセパレータープレートの反対カソード面のみとの連 絡が、外部マニホルドを用いた場合に不可避である孔質 ガスケットなしに達成される。さらに、リホーミング室 が燃料セルスタックの軸に沿って、上記のように散在 する。さらに、各ガスマニホルドシール部分は総食その

22

10 他の好ましくないプロセスを減ずるために、アルミ化す ることができる。

【0046】本発明の完全内部マニホルディングを用い た場合に、炭酸塩テープの溶融によるセル間距離の変化 が工場組み立て部位で 生じ、このような溶融が生じた ならば、セル間距離の変化はもはや生じない。工場から 搬出されるセルスタックの高さは使用部位での圧力容器 内での操作中の高さと同じである。リホーミング室の高 さは始動中または燃料セル操作中に変化しない。燃料セ ルスタック操作中に必要な唯一つのフォーロアップは、 スとスチームを反応ガスマニホルド50からリホーマー 20 活性部分とシール部分でのセル保持力の維持に要するも

> のである。 【0047】上記説明では、本発明をある好ましい実施 態様に関して述べ、多くの細部を説明のためのみ記載し たが、本発明のさらに他の実施態様も可能であることは 当業者に明らかであるう。

【図面の簡単な説明】

【図1】図1は本発明の原理を説明する、単一セルの対 角線(diagonal)に沿った分解側断面図であ

【図2】図2は本発明の1実施態様による燃料セルスタ ックの単一セル単位の分解斜視図であり;

【図3】図3は本発明の1実施鉱様による燃料セルの断 面側面図であり・

【図4】図4は燃料マニホルド管路からアノードコオン パートメントへの閉口を示す、単一セル単位の断面側面 図であり・

【図5】図5はオキシダントマニホルド管路からカソー ドコンパートメントへの際口を示す、図4に示したセル 単位の断面側面図であり・

【図6】図6は本発明による完全マニホルド化燃料セル スタックのためのマニホルドプレートの他の実施態様の 正面図であり;

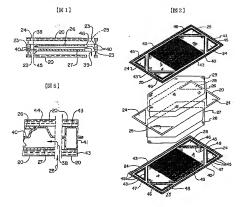
【図7】図7は図6に示したマニホルドプレートの反対 面図であり; 【図8】図8は図6に示した8-8に沿った拡大断面図

であり: 【図9】図9は図6に示した9-9に沿った拡大断面図

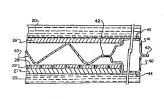
【図10】図10は図6に示した10-10に沿った拡

【図11】図11は本発明の1実施態様による内部リホ ーミング室を有する燃料セルスタックの一部の分解斜視

図である。



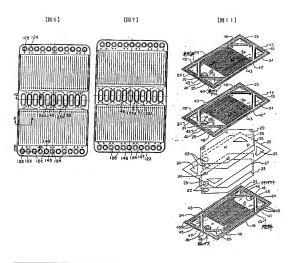
[図3] [図4]



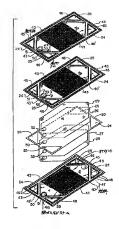
[28]



[図9] [図10] (14) 特開平5-190187



【手統維正律】 【提出日】平成4年5月8日 【手練維正1】 【補正対象事製名】図面 【補正対象項目名】図11 【補正方法】変更 【補正内容】 【相正内容】 【相正内容】 【例11】



フロントページの続き

(72)発明者 レオナード・ジー・マリアノウスキ アメリカ合衆国イリノイ州60056, マウン ト・プロスペクト, サウス・エルムハース ト・ロード 507 (72)発明者 ランディー・ジェイ・ベトリ アメリカ合衆国インディアナ州46322, ハ イランド, イーダー・ストリート 3223 (72)発明者 マーク・ジー・ロウソン

アメリカ合衆国イリノイ州60402, パーウ ェイン, ケニルワース・アベニュー 3644